

(12) Japanese Patent Publication

(11) Japanese Patent Publication Number: 2003-34538

(21) Application Number: 2002-138827

(22) Application Date: May 17, 2002

(71) Applicant: Mitsubishi Kagaku Kabushiki kaisha

(72) Inventor: Kazuhiro Kikuchi

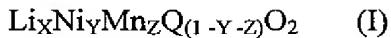
(73) Inventor: Chyouda Nei

(54) Title of Invention: Method for making lithium nickel manganese complex oxide

[0029] The atmosphere during baking is usually an oxygen-containing gas such as air. The baking apparatus may be a known one such as a box furnace, a tubular furnace, a tunnel furnace, or a rotary kiln. The lithium nickel manganese complex oxide produced according to the present invention is expressed by the general formula (I), and has a layered structure.

[0030]

[Chemical Formula 2]



wherein in the chemical formula (I), X is a value within a range of $0 < X \leq 1.2$, preferably $0 < X \leq 1.1$. If X is beyond the range, the crystal structure may be destabilized, or the battery volume of the resultant lithium secondary battery may decrease. Y and Z are values which satisfy $0.5 \leq Y + Z \leq 1$, and $0.7 \leq Y/Z \leq 9$. If the relative proportion of manganese increases, synthesis of a single-phase lithium nickel manganese complex oxide becomes difficult.

[0032] Q represents at least one selected from the group consisting of Al, Co, Fe, Mg, and Ca. Among them Al, Co, and Mg are preferable, and Al and Co are more

preferable. Al, Co, and Mg readily dissolve in $\text{LiNi}_{1-x}\text{Mn}_x\text{O}_2$ ($0.7 \leq \text{Ni/Mn} \leq 9$) to form a single-phase lithium nickel manganese complex oxide. When Al or Co is used, the lithium secondary battery containing the resultant lithium nickel manganese complex oxide as the cathode active material exhibits high-performance battery properties, in particular, achieves favorable performance in maintenance of the discharge capacity after repeated charge and discharge. In the composition expressed by the general formula (I), the ratio of oxygen may be slightly varied.

[0033] The average primary particle diameter of the lithium nickel manganese complex oxide is usually $0.01 \mu\text{m}$ or more, preferably $0.02 \mu\text{m}$ or more, and even more preferably $0.1 \mu\text{m}$ or more, and usually $30 \mu\text{m}$ or less, preferably $5 \mu\text{m}$ or less, and even more preferably $2 \mu\text{m}$ or less. The average secondary particle diameter is usually $1 \mu\text{m}$ or more, preferably $4 \mu\text{m}$ or more, usually $50 \mu\text{m}$ or less, and preferably $40 \mu\text{m}$ or less. The specific surface area of the lithium nickel manganese complex oxide as measured by the BET method is $0.1 \text{ m}^2/\text{g}$ or more and $8.0 \text{ m}^2/\text{g}$ or less, and preferably $0.2 \text{ m}^2/\text{g}$ or more and $6.0 \text{ m}^2/\text{g}$ or less. The primary particle size can be controlled by, for example, changing the baking temperature or baking time. The primary particle diameter increases as the increase of the baking temperature or baking time. The secondary particle diameter can be controlled by, for example, changing the spray conditions such as the gas-liquid ratio during spray drying. The specific surface area can be controlled by changing the primary and/or secondary particle diameter. The specific surface decreases as the increase of the primary and/or secondary particle diameter. In general, if the specific surface area is too small, the primary particles are so large that the resultant battery has unfavorable properties. On the other hand, if the specific surface area is too large, making of an electrode composing a lithium secondary battery becomes difficult. The appropriate range of the specific surface area varies depending on the composition ratio of the lithium nickel manganese complex oxide. For example, when nickel and manganese in the general formula (I) are at equal rate,

the specific surface area is usually 1 m²/g or more, preferably 2 m²/g or more, and usually 8.0 m²/g or less, preferably 6.0 m²/g or less. In cases where cobalt is introduced as a substituent metal element to make the atomic ratio Y : Z : (1 - Y - Z) = 0.65 : 0.15 : 0.20, the specific surface area is usually 0.1 m²/g or more, preferably 0.2 m²/g or more, and usually 1.0 m²/g or less, preferably 0.8 m²/g or less. In cases where cobalt is introduced as a substituent metal element, the above-described atomic ratio is preferable. More specifically, the values are preferably 1 ≤ Y/Z ≤ 7 and 0 < (1 - Y - Z) ≤ 0.3, particularly preferably 2 ≤ Y/Z ≤ 5 and 0.1 ≤ (1 - Y - Z) ≤ 0.25. The powder packing density is usually 0.5 g/cc or more, preferably 0.6 g/cc or more, and even more preferably 0.8 g/cc or more in terms of tap density (after 200 times of tapping). The higher the powder packing density, the higher the energy density per unit volume of the battery containing the powder as the cathode active material. In practice, the powder packing density is 3.0 g/cc or less, and usually 2.5 g/cc or less.

[0043]

[Examples] The present invention is illustrated below with reference to the following examples, but the present invention is not limited to the following examples without departing from the scope of the invention.

Example 1

LiOH·H₂O, Ni(OH)₂, and Mn₂O₃ were mixed at an atomic ratio of Li : Ni : Mn = 1.05 : 0.50 : 0.50. Pure water was added to the mixture to make a slurry having a solid content of 12.5% by weight. The slurry was pulverized under stirring using a circulating medium-stirring type wet mill (DYNO mill KDL-A, manufactured by Shinmaru Enterprises Corporation) until the average particle diameter of the solids in the slurry reduced to 0.30 μm. The slurry was pulverized in a 300-mL pot for 6 hours. The initial viscosity of the slurry was 1510 mPa·s as measured by a BM type viscometer manufactured by Tokimec Inc.

[0044] The slurry was spray-dried using a two-fluid nozzle spray-dryer (L-8 type

spray dryer, manufactured by Ohkawara Kakohki Co., Ltd.). The drying gas was air, the flow rate of the drying gas was 45 m³/min, and the drying gas inlet temperature was 90°C. The granules obtained by the spray drying were baked in air at 900°C for 10 hours, and thus a lithium nickel manganese complex oxide having an atomic ratio of the charges.

[0052] Example 4

A lithium nickel manganese complex oxide was obtained in the same manner as Example 1, except that LiOH·H₂O, Ni(OH)₂, Mn₂O₃, and Co(OH)₂ were mixed at an atomic ratio of Li : Ni : Mn : Co = 1.05 : 0.45 : 0.45 : 0.10.

[0053] The initial viscosity of the slurry was 820 mPa·s. The obtained complex oxide was composed of almost spherical particles having an average particle diameter of 5.8 μm, and the maximum particle diameter of 15 μm. The lithium nickel manganese complex oxide had a rhombohedral layered structure as determined by powder X-Ray diffraction. The powder packing density (tap density) after 200 times of tapping was 1.0 g/cc, and the specific surface area as measured by the BET method was 3.4 m²/g.

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開2003-34538

(P2003-34538A)

(43)公開日 平成15年2月7日 (2003.2.7)

(51) Int.Cl.
 C 01 G 53/00
 H 01 M 4/58
 10/40

類別記号

F I
 C 01 G 53/00
 H 01 M 4/58
 10/40

チマコード*(参考)
 A 4 G 0 4 8
 5 H 0 2 9
 Z 5 H 0 5 0

審査請求 未請求 請求項の数13 O.L. (全 10 頁)

(21)出願番号 特願2002-138827 (P2002-138827)
 (22)出願日 平成14年5月14日 (2002.5.14)
 (31)優先権主張番号 特願2001-147662 (P2001-147662)
 (32)優先日 平成13年5月17日 (2001.5.17)
 (33)優先権主張国 日本 (JP)
 (31)優先権主張番号 特願2001-147663 (P2001-147663)
 (32)優先日 平成13年5月17日 (2001.5.17)
 (33)優先権主張国 日本 (JP)
 (31)優先権主張番号 特願2001-147664 (P2001-147664)
 (32)優先日 平成13年5月17日 (2001.5.17)
 (33)優先権主張国 日本 (JP)

(71)出願人 000003968
 三菱化学株式会社
 東京都千代田区丸の内二丁目5番2号
 (72)発明者 菊地 一寛
 神奈川県横浜市青葉区鶴志田町1000番地
 三菱化学株式会社内
 (72)発明者 釣田 寧
 神奈川県横浜市青葉区鶴志田町1000番地
 三菱化学株式会社内
 (74)代理人 100103997
 弁理士 長谷川 境司

最終頁に続く

(54)【発明の名称】 リチウムニッケルマンガン複合酸化物の製造方法

(57)【要約】

【目的】 リチウム二次電池の正極活物質として用いた際に良好な電池特性を発現するリチウムニッケルマンガン複合酸化物の製造方法を提供する。

【構成】 ニッケル源、マンガン源及びリチウム源を含む混合物を焼成してリチウムニッケルマンガン複合酸化物を製造するに際し、少なくともニッケル源及びマンガソ源として、この両者を含むスラリーであって固形物の平均粒子径が $2 \mu m$ 以下のものを噴霧乾燥して得たものを用いる、リチウム源はスラリー中に混入させておいてもよく、また噴霧乾燥物に添加してもよい。

(2) 開2003-34538 (P2003-34538A)

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ニッケル源、マンガン源及びリチウム源を含む混合物を焼成してリチウムニッケルマンガン複合酸化物を製造する方法において、少なくともニッケル源及びマンガン源として、この両者を含有するスラリーであって固体物の平均粒子径が2μm以下のものを噴霧乾燥して得たものを用いることを特徴とする方法。

【請求項2】 スラリーがリチウム源も含有していることを特徴とする請求項1記載の方法。

【請求項3】 噴霧乾燥して得たものにリチウム源を混合して焼成することを特徴とする請求項1記載の方法。

【請求項4】 噴霧乾燥して得たものをその形状を実質的に保持したまま焼成に供することを特徴とする請求項1ないし3のいずれかに記載の方法。

【請求項5】 スラリーが湿式粉碎処理を経ているものであることを特徴とする請求項1ないし4のいずれかに記載の方法。

【請求項6】 スラリーのNi/Mnの原子比が0.7≤Ni/Mn≤9であることを特徴とする請求項1ないし5のいずれかに記載の方法。

【請求項7】 スラリーの調製に用いるニッケル源が、Ni(OH)₂、NiO、NiOOH、NiCO₃・2Ni(OH)₂・4H₂O、Ni(NO₃)₂・6H₂O

(式中、Xは0<X≤1.2の数を表す。Y及びZは0.7≤Y/Z≤9及び0.5≤Y+Z≤1.0の式を同時に満足する数を表す。QはA1、Co、Fe、Mg及びCaより成る群から選ばれたものを表す。)

【請求項12】 請求項1ないし11のいずれかに記載の方法で製造されたリチウムニッケルマンガン複合酸化物。

【請求項13】 請求項12に記載のリチウムニッケルマンガン複合酸化物を正極活物質とするリチウム二次電池。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【発明の属する技術分野】本発明は、リチウムニッケルマンガン複合酸化物の製造方法、及びこの製造方法で得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物を用いた二次電池に関するものである。

【0002】

【従来の技術】リチウム二次電池の正極活物質として、リチウム遷移金属複合酸化物が有望視されている。なかでも、遷移金属がコバルト、ニッケル又はマンガンである化合物、すなわちリチウムコバルト酸化物、リチウムニッケル酸化物、又はリチウムマンガン酸化物を正極活物質とすると、高性能の電池を得られることが知られている。さらに、リチウム遷移金属複合酸化物の安定化や電池の高容量化、安全性向上、高温での電池特性の改良のために、遷移金属の一部を他の金属元素（以下、この

O、NiSO₄・6H₂O、有機ニッケル化合物及びニッケルハロゲン化物より成る群から選ばれたものであることを特徴とする請求項1ないし6のいずれかに記載の方法。

【請求項8】 スラリーの調製に用いるマンガン源が、Mn₃O₄、Mn₂O₃、MnO₂、MnOOH、MnCO₃、Mn(NO₃)₂、MnSO₄、有機マンガン化合物、マンガン水酸化物及びマンガンハロゲン化物より成る群から選ばれたものであることを特徴とする請求項1ないし7のいずれかに記載の方法。

【請求項9】 リチウム源が、LiCO₃、LiNO₃、LiOH・H₂O及び酢酸Liより成る群から選ばれたものであることを特徴とする請求項1ないし8のいずれかに記載の方法。

【請求項10】 スラリーが、アルミニウム源、コバルト源、鉄源、マグネシウム源及びカルシウム源より成る群から選ばれたものも含有していることを特徴とする請求項1ないし9のいずれかに記載の方法。

【請求項11】 製造されるリチウムニッケルマンガン複合酸化物が下記式（I）で表されるものであることを特徴とする請求項1ないし10のいずれかに記載の方法。

【化1】

… (I)

ような遷移金属の置換のための金属元素を「置換金属元素」という場合がある）で置換したリチウム遷移金属複合酸化物を用いることも知られている。例えばリチウム遷移金属複合酸化物の1種であるスピネル型リチウムマンガン酸化物LiMn₂O₄の場合、Mn価数は形式上3.5価であり、3価と4価が半々ずつ混在している状態であるが、このMn価数より小さい価数の他の遷移金属でMnの一部を置換することにより、ヤーンテラー歪みのあるMn3価を減少させて結晶構造を安定化させ、最終的に電池特性を向上させることができる。

【0003】また、コバルトは希少で高価なので、リチウムコバルト酸化物の製造費用を低下させるために、置換金属元素を導入することが考えられる。例えば、LiCo_{1-x}Ni_xO₂（0<x<1）といったリチウムコバルト複合酸化物が考えられ、高価なCoの比率を下げるためにxを大きくし、なおかつ正極活物質としての性能を上げる研究がなされている。

【0004】これと同様に、NiとMnを比べた場合、Niの方が高価なことから、LiNi_{1-x}Mn_xO₂（0<x<1）といったリチウムニッケル複合酸化物も考えられる。このようなニッケルとマンガンとを含有するリチウムニッケルマンガン複合酸化物は、電池性能の面でも注目すべき点があり、極めて有望な材料である。しかしながら、Solid State Ionics 311-318 (1992) や、J. Mater. Chem. 1149-1155 (1996) や、J. P.

(3) 開2003-34538 (P2003-34538A)

wer Sources 629-633 (1997) や、J. Power Sources 46-53 (1998) では、合成可能な範囲は $0 \leq x \leq 0.5$ とされており、それより x が大きくなると単一相が得られないとされている。

【0005】一方、第41回電池討論会2D20(2000)では、 $x=0.5$ に相当する $\text{Ni} : \text{Mn} = 1 : 1$ の層状構造をもつ結晶性の高い単一相を共沈法により合成したとの報告がある。それによれば、このリチウムニッケルマンガン複合酸化物は、単一相の結晶中にニッケルとマンガンが均一に存在している。そしてニッケルとマンガンを均一に存在させるために、原料のニッケル化合物とマンガン化合物を原子レベルで均一に分散させる必要があり、そのためには共沈法が好ましいとされている。

【0006】

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、共沈法は原料が限定されるうえ、工業的規模で実施するには必ずしも適しているとは云い難い。かつ共沈物を原料とすると、生成する複合酸化物は不定形の粒子となるので、正極とする際の粉体充填密度が小さくなるという問題がある。また、ニッケルとマンガンとを原子レベルで均一に反応させるには共に2価のイオンであることが好ましいが、2価のマンガンは水溶液中で容易に酸化されて3価となり易い。酸化を防ぐには溶存酸素を除去するなどの処理が必要であり、操作が煩雑である。従って本発明は、共沈法によらずに、リチウムニッケルマンガン複合酸化物を製造する方法を提供しようとするものである。

【0007】

【課題を解決するための手段】本発明によれば、ニッケル源、マンガン源及びリチウム源を含む混合物を焼成してリチウムニッケルマンガン複合酸化物を製造する方法において、少なくともニッケル源及びマンガン源として、この両者を含有するスラリーであって固形物の平均粒子径が $2 \mu\text{m}$ 以下のものを噴霧乾燥して得たもの用いることにより、良好な単一相生成物を容易に製造することができる。

【0008】

【発明の実施の形態】本発明では、ニッケル源及びマンガン源として、この両者を含むスラリーを噴霧乾燥したものを用いる。リチウム源はこのスラリー中に含有させておいてもよく、また噴霧乾燥により得られたニッケル源及びマンガン源の混合物に、後から添加してもよい。

【0009】リチウム源としては、各種のリチウム化合物、例えば、 Li_2CO_3 、 LiNO_3 、 LiOH 、 $\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ 、アルキルリチウム、酢酸リチウムなどの有機リチウム化合物、 LiCl 、 LiI などのリチウムハロゲン化物等を用いることができる。なかでも Li_2CO_3 、 LiNO_3 、 $\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ 、酢酸リチウムなどを用いるのが好ましい。リチウム源として最も好

ましいのは通常は $\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ である。このものは焼成に際してニッケル源及びマンガン源と容易に反応してリチウムニッケルマンガン複合酸化物を与える。

【0010】ニッケル源としても各種のニッケル化合物を用いることができる。そのいくつかを例示すると、 Ni(OH)_2 、 NiO 、 NiOOH 、 $\text{NiCO}_3 \cdot 2\text{Ni(OH)}_2 \cdot 4\text{H}_2\text{O}$ 、 $\text{Ni}(\text{NO}_3)_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$ 、 NiSO_4 、 $\text{NiSO}_4 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$ 、脂肪酸ニッケル、シュウ酸ニッケルなどの有機ニッケル化合物、及びニッケルハロゲン化物などを挙げることができる。好ましくは Ni(OH)_2 、 NiO 、 NiOOH 、 $\text{NiCO}_3 \cdot 2\text{Ni(OH)}_2 \cdot 4\text{H}_2\text{O}$ 、 $\text{NiC}_2\text{O}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$ のような焼成に際して NO_x 及び SO_x 等の有害物質を発生させないものを用いる。なかでも工業原料として安価に入手でき、かつ湿式粉碎が容易である点で Ni(OH)_2 、 NiO 、 NiOOH などを用いるのが好ましい。

【0011】マンガン源としては、 Mn_3O_4 、 Mn_2O_3 、 MnO_2 、 MnOOH 、 MnCO_3 、 $\text{Mn}(\text{NO}_3)_2$ 、 MnSO_4 、有機マンガン化合物、マンガン水酸化物、及びマンガンハロゲン化物などを用いることができる。これらのマンガン源の中でも、 Mn_2O_3 、 MnO_2 、 Mn_3O_4 は、最終目的物である複合酸化物のマンガン酸化数に近い値数を有しているため好ましい。さらに工業原料として安価に入手でき、かつ湿式粉碎が容易である点から、特に好ましいのは Mn_2O_3 である。

【0012】本発明では、スラリー中に更に他の金属源を含有させることができ、これにより最終的に得られるリチウムニッケルマンガン複合酸化物中にこれらの金属を含有させることができる。このような金属元素としては、アルミニウム、コバルト、鉄、マグネシウム、カルシウム等を挙げることができる。この中でも、アルミニウム、コバルト、マグネシウムが好ましく、アルミニウム、コバルトが更に好ましい。アルミニウム、コバルト及びマグネシウムは、リチウムニッケルマンガン複合酸化物に容易に固溶して単一相を得ることができるという利点があり、更にアルミニウム及びコバルトは、これを含む複合酸化物をリチウム二次電池の正極活性物質として用いたときに、高性能な電池特性、特に繰り返し充放電を行った際の放電容量維持率について良好な性能を示すという利点がある。複合酸化物中には、これらの金属元素を複数種含有させても良い。

【0013】これらの金属元素源としては、オキシ水酸化物、酸化物、水酸化物、ハロゲン化物の他、炭酸塩、硝酸塩、硫酸塩等の無機酸塩や、酢酸塩、シュウ酸塩等の有機酸塩を挙げることができる。アルミニウム源としては、 AlOOH 、 Al_2O_3 、 $\text{Al}(\text{OH})_3$ 、 AlC_1I_3 、 $\text{Al}(\text{NO}_3)_3 \cdot 9\text{H}_2\text{O}$ 、有機アルミニウム化合物及び $\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3$ 等の各種のアルミニウム

(4) 開2003-34538 (P2003-34538A)

ム化合物を挙げることができる。好ましくは AlOOH 、 Al_2O_3 又は Al(OH)_3 を用いる。工業的に安価に入手でき、かつ反応性が高い点で AlOOH を用いるのが最も好ましい。

【0014】コバルト源としては、 Co(OH)_2 、 CoO 、 Co_2O_3 、 Co_3O_4 、酢酸コバルト等の有機コバルト化合物、 CoCl_2 、 $\text{Co(NO}_3)_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$ 及び $\text{Co(SO}_4)_2 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$ 等の各種のコバルト化合物を挙げることができる。好ましくは Co(OH)_2 、 CoO 、 Co_2O_3 、又は Co_3O_4 を用いる。工業的に安価に入手でき、かつ反応性が高い点で Co(OH)_2 を用いるのが最も好ましい。

【0015】鉄源としては、 FeO(OH) 、 Fe_2O_3 、 Fe_3O_4 、 FeCl_2 、 FeCl_3 、 $\text{Fe(NO}_3)_3 \cdot 9\text{H}_2\text{O}$ 、シュウ酸鉄その他の有機鉄化合物、 $\text{FeSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$ 及び $\text{Fe}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot n\text{H}_2\text{O}$ 等の各種の鉄化合物を挙げることができる。なかでも FeO(OH) 、 Fe_2O_3 又は Fe_3O_4 を用いるのが最も好ましく、最も好ましいのは、工業的に安価に入手でき、かつ反応性が高い点で FeO(OH) 及び Fe_2O_3 である。

【0016】マグネシウム源としては、 Mg(OH)_2 、 MgO 、シュウ酸マグネシウム、酢酸マグネシウム等の有機マグネシウム化合物、 MgCl_2 、 $\text{Mg(NO}_3)_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$ 及び MgSO_4 等の各種のマグネシウム化合物を挙げることができる。なかでも Mg(OH)_2 又は MgO 、特に Mg(OH)_2 を用いるのが最も好ましい。

【0017】カルシウム源としては、 Ca(OH)_2 、 CaO 、酢酸カルシウムやシュウ酸カルシウム等の有機カルシウム化合物、 CaCO_3 、 CaC_2 、 CaCl_2 、 CaWO_4 、 $\text{Ca(NO}_3)_2 \cdot 4\text{H}_2\text{O}$ 及び $\text{CaSO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$ 等の各種のカルシウム化合物を挙げることができる。なかでも Ca(OH)_2 、 CaO 又は CaCO_3 を用いるのが最も好ましい。最も好ましいのは、工業的に安価に入手でき、かつ反応性が高い Ca(OH)_2 である。

【0018】スラリー調製に際してのリチウム、ニッケル、マンガン、及び必要に応じて用いられるアルミニウムやコバルト等の置換金属元素の原子比は、目的とするリチウムニッケルマンガン複合酸化物の組成に応じて適宜調節する。例えばニッケルとマンガンは、原子比 (Ni/Mn) が $0.7 \leq \text{Ni/Mn} \leq 9$ の範囲で、複合酸化物に所望の組成に応じてその原子比を調節する。またニッケル及びマンガンの合計原子数に対するアルミニウム等の置換金属元素の合計原子数の比 (置換金属元素/ Ni+Mn) は、 $0 \sim 1.0$ の範囲で複合酸化物に所望の組成に応じてその原子比を調節する。なお、リチウムは必ずしもスラリー中に含有させておく必要はなく、ニッケル及びマンガン、更にはアルミニウム等の置換金属

元素を含むスラリーを噴霧乾燥して得たものにリチウム源を粉末で混合して焼成しても、所望の組成の複合酸化物を得ることができる。すなわちニッケルやマンガン、更にはアルミニウム等の置換金属元素と異なり、リチウムは焼成という固相反応に際して移動しやすいので、予め他の元素と均一に混合しておかなくてもよい。なお、リチウムは焼成に際して揮散しやすいので、複合酸化物に所望の組成よりも多量に用いるのが好ましい。また、ニッケル源及びマンガン源を含むスラリーを噴霧乾燥して得たものにリチウム源を混合する際には、リチウム源は最大粒径が $100\text{ }\mu\text{m}$ 以下、特に $50\text{ }\mu\text{m}$ 以下の微粉末として混合するのが好ましい。但し微粉末とする費用と微粉末を用いることによる効果との関係を考慮すると、通常は微粉末の平均粒径をスラリー中の固形分の平均粒径と同様の方法で測定して $0.1\text{ }\mu\text{m}$ 以下とする必要はなく、多くの場合には平均粒径で $0.5\text{ }\mu\text{m}$ まで十分である。

【0019】スラリーに用いられる分散媒としては、各種の有機溶媒、水性溶媒を使用することができるが、最も好ましいのは水である。スラリー全体の重量に対する、リチウム源、ニッケル源、及びマンガン源等の原料の総重量比は、通常 10 重量\% 以上、好ましくは 12.5 重量\% 以上である。スラリー濃度が希薄であると、噴霧乾燥により得られる粒子が小粒化したり、粒子内部に空隙が生じて破損しやすくなったりする。逆に濃度が高すぎるとスラリーの均一性を保つのが困難となるので、スラリー濃度は 50 重量\% 以下、特に 35 重量\% 以下とするのが好ましい。

【0020】スラリー中の固形物の平均粒子径は $2\text{ }\mu\text{m}$ 以下でなければならない。平均粒子径は $1\text{ }\mu\text{m}$ 以下であるのが最も好ましく、 $0.5\text{ }\mu\text{m}$ 以下であればさらに好ましい。スラリー中の固形物の平均粒子径が大きすぎると、焼成工程における反応性が低下するだけでなく、噴霧乾燥により得られる造粒物の球状度が低下し、最終的に得られる複合酸化物の粉体充填密度が低くなる傾向にある。この傾向は、平均粒子径で $50\text{ }\mu\text{m}$ 以下の造粒物を製造しようとした場合に特に顕著になる。しかしスラリー中の固形物を必要以上に小粒子化することは、コストアップをまねくので、固形物の平均粒子径を $0.01\text{ }\mu\text{m}$ 以下とする必要はない。粉碎費用と粉碎により得られる利点を考慮すると、粉碎は平均粒子径が $0.05\text{ }\mu\text{m}$ 、特に $0.1\text{ }\mu\text{m}$ を下廻らないようにするのが好ましい。

【0021】本発明においては、リチウム源、ニッケル源、及びマンガン源等を分散媒中で混合してスラリーを調製するに際し、媒体攪拌型粉碎機等を使用して強く攪拌して湿式粉碎を行うのが好ましい。これによりスラリー中の金属元素の均一性を向上させ、かつ焼成工程での反応性を向上させることができる。湿式粉碎に用いる湿式粉碎機としては、ホモジナイザー、ホモミキサー等

(5) 開2003-34538 (P2003-34538A)

の主に分散解碎を目的とするものや、ビーズミル、ボールミル、振動ミル等の主に粉碎を目的とするもの等が挙げられるが、後者の粉碎機はスラリー固形分の粉碎効率が非常に高いことから、これを用いてスラリー中の固形分を所望の小粒径にまで粉碎するのが好ましい。特に好ましいのは、ビーズミルによる湿式粉碎である。

【0022】なお、本発明においては、スラリー中の固形分の平均粒子径、噴霧乾燥により得られた造粒物の平均粒子径、及びリチウムニッケルマンガン複合酸化物の平均粒子径は、いずれも公知のレーザー回折／散乱式粒度分布測定装置によって測定する。この方法の測定原理は下記の通りである。即ち、スラリー又は粉体を分散媒に分散させたものにレーザー光を照射し、粒子に入射されて散乱（回折）した散乱光をディテクタで検出する。検出された散乱光の散乱角 θ （入射方向と散乱方向の角度）は、大きい粒子の場合は前方散乱（ $0 < \theta < 90^\circ$ ）となり、小さい粒子の場合は側方散乱又は後方散乱（ $90^\circ < \theta < 180^\circ$ ）となる。測定された角度分布値から、入射光波長及び粒子の屈折率等の情報を用いて粒子径分布を算出する。更に得られた粒子径分布から平均粒子径を算出する。測定の際に用いる分散媒としては、例えば0.1重量%ヘキサメタリン酸ナトリウム水溶液を用いる。

【0023】また、スラリーの粘度は、通常50mPa·s以上である。100mPa·s以上、特に200mPa·s以上であるのが好ましい。粘度が上記範囲以下の場合には、噴霧乾燥に大きな負担がかかったり、噴霧乾燥により得られる造粒物が小粒化したり破損しやすくなったりする。逆に粘度が大きすぎると、ポンプによるスラリーの輸送が困難になるので、粘度は通常は3000mPa·s以下とすべきである。2000mPa·s以下、特に1600mPa·s以下とするのが好ましい。スラリーの粘度測定は、公知のBM型粘度計を用いて行う。BM型粘度計は、室温大気中において所定の金属製ローターを回転させる方法を採用する測定方法である。スラリーの粘度は、ローターをスラリー中に浸した状態でローターを回転させ、その回転軸にかかる抵抗力（捻れの力）から算出される。但し、室温大気中とは気温10°C~35°C、相対湿度20%RH~80%RHの通常の実験室の環境を意味する。

【0024】噴霧乾燥は常法により行えばよい。例えば、ノズルの先端に気体流とスラリーとを流入させることによってノズルからスラリーを液滴として吐出させ、乾燥ガスと接触させて液滴を迅速に乾燥させる方法を用いることができる。乾燥ガスとしては、空気、窒素等を用いることができるが、通常は空気が用いられる。これらは加圧して使用することが好ましい。ノズルからの気体流は、ガス線速として、通常100m/s以上、好ましくは200m/s以上、さらに好ましくは300m/s以上で噴射される。ガス線速が小さすぎると適切な液

滴を形成し難くなる。但し、あまりに大きな線速は得にくいので、通常噴射速度は1000m/s以下である。ノズルの形状は、微小液滴を吐出することができるものであればよく、従来から公知のもの、例えば、特許第2797080号公報に記載されているようなノズルを使用することもできる。なお、液滴は環状に噴霧されることが、生産性向上の点で好ましい。

【0025】乾燥ガスは塔上部から下部に向かうダウンフローで導入するのが好ましい。この様な構造とすることにより、塔単位容積当たりの処理量を大幅に向上させることができる。また、液滴を略水平方向に噴霧する場合、水平方向に噴霧された液滴をダウンフローガスで抑え込むことにより、乾燥塔の直径を大きく低減させることができとなり、造粒物を安価かつ大量に製造することが可能となる。乾燥ガス温度は、通常50°C以上、好ましくは70°C以上であり、かつ通常120°C以下、好ましくは100°C以下である。温度が高すぎると、得られた造粒粒子が中空構造の多いものとなり、粉体の充填密度が低下する傾向にあり、一方、低すぎると結露による粉体固着・閉塞等の問題が生じる可能性がある。

【0026】噴霧乾燥は造粒物の平均粒子径が50μm以下、特に30μm以下となるように行うのが好ましい。ただし、あまりに小さな粒径の造粒物は製造困難なので通常は平均粒径で4μm以上、好ましくは5μm以上のものを製造する。造粒物の粒子径は、噴霧形式、加圧気体流供給速度、スラリー供給速度、乾燥温度等を適宜選定することによって制御することができる。

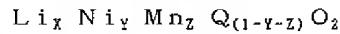
【0027】造粒物はそのまま、又は粉末のリチウム源と混合したのち焼成して、目的とするリチウムニッケルマンガン複合酸化物とする。リチウム源との混合は常用の混合装置を用いて行えばよい。なお、混合に際しては造粒物が破碎しないように、すなわち造粒物がその形状を実質的に保持するように行うのが好ましい。焼成温度は、原料として使用されるリチウム源、ニッケル源、及びマンガン源等の種類や、原子比によって異なるが、通常700°C以上、好ましくは750°C以上、更に好ましくは800°C以上であり、また通常1050°C以下、好ましくは950°C以下である。温度が低すぎると、結晶性の良いリチウムニッケルマンガン複合酸化物を得るために長時間の焼成時間を要する。また、温度が高すぎると目的とするリチウムニッケルマンガン複合酸化物以外の結晶相が生成したり、欠陥が多いリチウムニッケルマンガン複合酸化物を生成したりする。このようなりチウムニッケルマンガン複合酸化物を正極活物質として使用したりチウム二次電池は、電池容量が低下したり、充放電による結晶構造の崩壊による劣化を招くことがある。

【0028】焼成時間は温度によっても異なるが、通常前述の温度範囲であれば30分以上、50時間以下である。焼成時間が短すぎると結晶性の良い層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物を得るのが困難である。結晶

(6) 開2003-34538 (P2003-34538A)

欠陥が少ないリチウムニッケルマンガン複合酸化物を得るために、焼成後、ゆっくりと冷却することが好ましく、例えば5°C/m in以下の冷却速度で徐冷することが好ましい。

【0029】焼成時の雰囲気は、通常は空気等の酸素含有ガスである。焼成装置としては常用のものを用いれば



式(I)中、Xは0<X≤1.2、好ましくは0<X≤1.1の範囲の数を表す。Xが大きすぎると結晶構造が不安定化したり、これを使用したりチウム二次電池の電池容量低下を招く恐れがある。Y及びZは0.5≤Y+Z≤1を満たし、かつ0.7≤Y/Z≤9の範囲の数を表す。相対的にマンガンの割合が大きくなると単一相のリチウムニッケルマンガン複合酸化物が合成しにくくなる。

【0031】なおニッケルとマンガンの原子比(Y/Z)は、複合酸化物の正極活物質としての特性に大きく影響する。例えばマンガンを多くして安価で放電電圧の高いものを所望の場合は、0.8≤Y/Z≤1.2、特に0.9≤Y/Z≤1.1とするのが好ましい。逆にニッケルが多く從って高価となつても電池の容量の大きいものを所望の場合には1≤Y/Z≤7、特に1.5≤Y/Z≤5とするのが好ましい。また、ニッケルとマンガンの合計、すなわちY+ZはY+Z≥0.65であるのが好ましく、Y+Z≥0.75であれば更に好ましい。Y+Zが小さいと、これを正極活物質とする電池の容量が大きく低下することがある。

【0032】QはA1、Co、Fe、Mg及びCaからなる群から選ばれる少なくとも一種を表す。これらのうち好ましいのは、A1、Co、Mgであり、より好ましいのは、A1、Coである。A1、Co、Mgは、LiNi_{1-x}Mn_xO₂(0.7≤Ni/Mn≤9)に対して容易に固溶し、単一相のリチウムニッケルマンガン複合酸化物を生成することができる。更に、A1、Coに関しては、得られるリチウムニッケルマンガン複合酸化物を正極活物質として用いたリチウム二次電池が高性能な電池特性、特に繰り返し充放電を行った際の放電容量維持率について良好な性能を示す。なお、上記一般式(I)の組成においては、酸素量に多少の不定比性があっても良い。

【0033】得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物は、平均1次粒径としては、通常0.01μm以上、好ましくは0.02μm以上、更に好ましくは0.1μm以上であり、通常30μm以下、好ましくは5μm以下、更に好ましくは2μm以下である。また、平均2次粒径は通常1μm以上、好ましくは4μm以上であり、通常50μm以下、好ましくは40μm以下である。さらに、該リチウムニッケルマンガン複合酸化物は、BET法による比表面積が0.1m²/g以上かつ8.0m²/g以下、好ましくは0.2m²/g以上か

よく、例えば箱形炉、管状炉、トンネル炉、ロータリーキルン等を使用することができる。本発明で製造されるリチウムニッケルマンガン複合酸化物は、下記一般式(I)で示されるものであり、層状構造を有している。

【0030】

【化2】

…(I)

76.0m²/g以下である。1次粒子の大きさは、焼成温度、焼成時間等により制御することが可能であり、焼成温度を高くしたり、焼成時間を長くすることにより、1次粒子の粒子径を大きくすることができる。2次粒子の粒子径は、例えば、前記噴霧乾燥工程における気液比等の噴霧条件により制御することが可能である。比表面積は1次粒子の粒径および2次粒子の粒径により制御することが可能であり、1次粒子の粒径及び/又は2次粒子の粒径を大きくすることにより減少する。一般に、あまり小さい比表面積では、1次粒子が大きすぎて電池特性が不良である。逆にあまり大きい比表面積では、これを用いてリチウム二次電池を作製する場合の電極作製が困難になる。但し、適切な比表面積は、リチウムニッケルマンガン複合酸化物の組成比によっても異なる。例えば、一般式(I)においてニッケルとマンガンが同量程度の場合、通常1m²/g以上、好ましくは2m²/g以上、かつ通常8.0m²/g以下、好ましくは6.0m²/g以下である。また置換金属元素としてコバルトを導入して、原子比をY:Z:(1-Y-Z)=0.65:0.15:0.20とした場合、通常0.1m²/g以上、好ましくは0.2m²/g以上、かつ通常1.0m²/g以下、好ましくは0.8m²/g以下である。置換金属元素としてコバルトを導入する場合は、前述のような原子比程度であるのが好ましい。即ち数値で表すと1≤Y/Z≤7かつ0<(1-Y-Z)≤0.3、特に2≤Y/Z≤5かつ0.1≤(1-Y-Z)≤0.25であるのが好ましい。また、粉体充填密度は、タップ密度(200回タップ後)で、通常は0.5g/cc以上、好ましくは0.6g/cc以上、さらに好ましくは0.8g/cc以上である。粉体充填密度は高ければ高いほど、これを正極活物質とする電池の単位容積あたりのエネルギー密度を大きくすることができるが、現実的には3.0g/cc以下であり、通常2.5g/cc以下である。

【0034】なおリチウムニッケルマンガン複合酸化物の比表面積は、公知のBET式粉体比表面積測定装置によって測定する。測定方式は連続流動法によるBET1点法測定であり、使用する吸着ガス及びキャリアガスは窒素、空気、ヘリウムである。測定は粉体試料を混合ガスにより450°C以下の温度で加熱脱気し、次いで液体窒素により冷却して混合ガスを吸着させる。これを水により加温して吸着された窒素ガスを脱着させ、熱伝導度検出器によって検出し、脱着ピークとしてその量を求

(7) 開2003-34538 (P2003-34538A)

め、これから試料の比表面積を算出する。

【0035】本発明方法で得られたりチウムニッケルマンガン複合酸化物は、リチウム二次電池の正極材料（活物質）として用いるのに好適である。すなわち、このリチウムニッケルマンガン複合酸化物をバインダーと混合し、所望により更に導電材を混合したのち、溶媒を加えて均一な塗布液とし、これを集電体上に塗布して乾燥させることにより正極を形成することができる。

【0036】正極中には、 LiFePO_4 等のように、リチウムニッケルマンガン複合酸化物以外のリチウムイオンを吸収・放出しうる活物質を更に含有させることもできる。導電材としては、通常は天然黒鉛、人造黒鉛、アセチレンブラック等のカーボンブラック、ニードルコークス等の無定形炭素等の炭素材料が用いられる。正極中の導電材の割合は、通常0.01重量%以上、好ましくは0.1重量%以上、更に好ましくは1重量%以上であり、かつ通常50重量%以下、好ましくは40重量%以下、更に好ましくは30重量%以下である。導電材の割合が低すぎると導電性が不十分になることがあり、逆に高すぎると電池容量が低下する。

【0037】バインダーとしては、ポリフッ化ビニリデン、ポリテトラフルオロエチレン、フッ素化ポリフッ化ビニリデン、EPDM（エチレン-プロピレン-ジエン三元共重合体）、SBR（スチレン-ブタジエンゴム）、NBR（アクリロニトリル-ブタジエンゴム）、フッ素ゴム、ポリ酢酸ビニル、ポリメチルメタクリレート、ポリエチレン、ニトロセルロース等を用いることができる。正極中のバインダーの割合は、通常0.1重量%以上、好ましくは1重量%以上、更に好ましくは5重量%以上であり、かつ通常50重量%以下、好ましくは30重量%以下、更に好ましくは10重量%以下である。バインダーの割合が低すぎると、活物質を十分に保持できずに正極の機械的強度が不足し、サイクル特性等の電池性能を悪化させることがあり、一方高すぎると電池容量や導電性が低下する。

【0038】溶媒としては、通常はN-メチルピロリドン、テトラヒドロフラン、ジメチルホルムアミド、ジメチルアセトアミド、メチルエチルケトン、シクロヘキサン、酢酸メチル、アクリル酸メチル、ジエチレントリアミン、N,N-ジメチルアミノプロピルアミン、エチレンオキシド、テトラヒドロフラン等の有機溶媒を用いるが、水を用いることもできる。また、バインダー樹脂のラテックスを用いることもできる。

【0039】集電体の材質としては、アルミニウム、ステンレス鋼、ニッケルメッキ鋼等が挙げられる。好ましくはアルミニウムである。集電体の厚さは、通常1~1000 μm 、好ましくは5~500 μm 程度である。正極は、通常集電体上に前述の塗布液を塗布、乾燥したのち、ローラープレス等の手法により圧密する。一方負極としては、天然黒鉛、熱分解炭素等の炭素材料を銅等の

集電体上に塗布したもの、或いはリチウム金属箔、リチウム-アルミニウム合金等が使用できる。好ましくは炭素材料を使用する。

【0040】炭素材料としては通常は、黒鉛、コークス、石炭系や石油系ピッチの炭化物、或いはこれらピッチを酸化処理したものの炭化物、ニードルコークス、ピッチコークス、フェノール樹脂、結晶セルロース等の炭化物等及びこれらを一部黒鉛化した炭素材、ファーネスブラック、アセチレンブラック、ピッチ系炭素繊維等が用いられる。

【0041】また負極活物質としては、 SnO_2 、 $\text{Sn}_{1-x} \text{M}_x \text{O}$ ($\text{M}=\text{Hg}$ 、 P 、 BSi 、 Ge 又は Sb 、但し $0 \leq x < 1$)、 $\text{Sn}_3 \text{O}_2$ (OH)、 $\text{Sn}_{3-x} \text{M}_x \text{O}_2$ (OH)₂ ($\text{M}=\text{Mg}$ 、 P 、 B 、 Si 、 Ge 、 Sb 又は Mn 、但し $0 \leq x < 3$)、 LiSiO_2 、 SiO_2 又は LiSnO_2 等を用いることができる。リチウム二次電池に使用する電解液は非水電解液であり、電解塩を非水系溶媒に溶解したものである。電解塩としては LiClO_4 、 LiAsF_6 、 LiPF_6 、 LiBF_4 、 LiBr 、 $\text{LiCF}_3 \text{SO}_3$ 等のリチウム塩が挙げられる。また、非水系溶媒としては、テトラヒドロフラン、1,4-ジオキサン、ジメチルホルムアミド、アセトニトリル、ベンゼントリル、ジメチルカルボネート、ジエチルカルボネート、メチルエチルカルボネート、エチレンカルボネート、プロピレンカルボネート、ブチレンカルボネート等のカルボネート類、エーテル類、ケトン類、スルホラン系化合物、ラクトン類、ニトリル類、塩素化炭化水素類、エーテル類、アミン類、エステル類、アミド類、リン酸エステル化合物等が挙げられる。これら電解塩や非水系溶媒は単独で用いても良いし、2種類以上を混合して用いても良い。なお、これらの電解液の代りに、従来公知の各種の固体電解質やゲル状電解質を使用することもできる。

【0042】リチウム二次電池に用いられるセパレーターとしては、ポリテトラフルオロエチレン、ポリエチレン、ポリプロピレン、ポリブテン、ポリエステル、ナイロン、セルロースアセテート、ニトロセルロース、ポリスルホン、ポリアクリロニトリル等の微多孔性高分子フィルター、又はガラス繊維等の不織布フィルター、或いはガラス繊維と高分子繊維の複合不織布フィルター等を挙げることができる。セパレーターの化学的及び電気化学的安定性は重要な因子であり、この点からポリオレフィン系高分子が好ましく、電池セパレーターの目的の1つである自己閉塞温度の点からポリエチレン製であることが望ましい。

【0043】

【実施例】以下、本発明を実施例を用いて更に具体的に説明するが、本発明は、その要旨を超えない限り、以下の実施例に制約されるものではない。

実施例1

(8) 開2003-34538 (P2003-34538A)

$\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ 、 Ni(OH)_2 及び Mn_2O_3 を $\text{Li} : \text{Ni} : \text{Mn} = 1.05 : 0.50 : 0.50$ (原子比) となるように混合し、これに純水を加えて固形分濃度 12.5 重量% のスラリーを調製した。このスラリーを攪拌しながら、循環式媒体攪拌型湿式粉碎機 (シンマルエンタープライズ社製: ダイノーミル KDL-A 型) を用いて、スラリー中の固形分の平均粒子径が 0.30 μm になるまで粉碎した。300 ml ポットを用い、粉碎時間は 6 時間であった。このスラリーの粘度を BM 型粘度計 (トキメック社製) により測定したところ、初期粘度は 1510 mPa · s であった。

【0044】このスラリーを、二流体ノズル型スプレードライヤー (大川原化工機社製: L-8 型スプレードライヤー) を用いて噴霧乾燥を行った。乾燥ガスとしては空気を用い、乾燥ガス導入量は 45 m^3/min 、乾燥ガス入り口温度は 90°C とした。そして、噴霧乾燥により得られた造粒物を 900°C で 10 時間空気中で焼成することにより、ほぼ仕込みの原子比組成のリチウムニッケルマンガン複合酸化物を得た。

【0045】得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物は、平均二次粒子径 4.9 μm 、最大粒子径 15 μm のほぼ球状の形状を有する粒子であった。なお、スラリー中の固形分の平均粒子径、及び得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物の平均粒子径・最大粒径は、レーザー回折/散乱式粒度分布測定装置 (堀場製作所製: LA-920 型粒度分布測定装置) を用いて求めた。具体的には、室温大気中で、スラリー又は焼成物粉末を 0.1% ヘキサメタリン酸ナトリウム水溶液に超音波分散及び攪拌により分散させ、透過率を 70% ~ 95% の間に調節し、測定される粒度分布より平均粒径及び最大粒径を求めた。

【0046】また、得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物の粉末 X 線回折を測定したところ、菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物の構造を有していることが確認された。この複合酸化物 5 g を 10 ml のガラス製メスシリンダーに入れ、200 回タップした後の粉体充填密度 (タップ密度) を測定した結果、0.9 g/cc であった。

【0047】この複合酸化物の BET 法比表面積を測定した結果、5.0 m^2/g であった。比表面積の測定は、BET 式粉体比表面積測定装置 (大倉理研製: AMS8000 型全自動粉体比表面積測定装置) を用いて求めた。なお、スラリー中に $\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ を含有させなかった以外は上記と全く同様にしてスラリーの調製 (濃度 12.5 重量%)、及び噴霧乾燥を行い、得られた造粒物に $\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ の粉末 (最大粒径 20 μm 以下) を $\text{Li} : \text{Ni} : \text{Mn} = 1.05 : 0.5 : 0.5$ となるように加え、手でよく混合したのち 900°C で 10 時間空気中で焼成しても、上記で得られたのと殆ど同一の菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸

化物を得ることができる。

【0048】実施例 2

$\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ 、 NiO 、 Mn_2O_3 、 Co(OH)_2 を $\text{Li} : \text{Ni} : \text{Mn} : \text{Co} = 1.05 : 0.65 : 0.15 : 0.20$ (原子比) となるように混合してスラリーを調製し、かつ焼成を 850°C で 10 時間空気中で行った以外は、実施例 1 と同様にしてリチウムマンガニッケル複合酸化物を得た。

【0049】スラリーの初期粘度は 220 mPa · s であった。スラリー中に含まれる固形分の平均粒径は 0.3 μm であった。得られた複合酸化物は、平均粒子径 9.8 μm 、最大粒径 34 μm であり、ほぼ球状の形状を有する粒子であった。また、得られた複合酸化物の粉末 X 線回折を測定したところ、菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物の構造を有していることが確認された。この複合酸化物 5 g を 10 ml のガラス製メスシリンダーに入れ、200 回タップした後の粉体充填密度 (タップ密度) を測定した結果、2.0 g/cc であった。また、この複合酸化物の BET 法比表面積を測定した結果、0.8 m^2/g であった。

【0050】実施例 3

$\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ 、 Ni(OH)_2 、 Mn_2O_3 及び Al(OH)_3 を $\text{Li} : \text{Ni} : \text{Mn} : \text{Al} = 1.05 : 0.45 : 0.45 : 0.10$ (原子比) となるように混合してスラリーを調製した以外は、実施例 1 と同様にしてリチウムニッケルマンガン複合酸化物を得た。

【0051】スラリーの初期粘度は 790 mPa · s であった。得られた複合酸化物は平均粒径 5.0 μm 、最大粒径 15 μm であり、ほぼ球状の形状を有する粒子であった。このものは粉末 X 線回折により菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物の構造を有していることが確認された。200 回タップした後の粉体充填密度 (タップ密度) 0.9 g/cc であり、BET 法比表面積は 5.7 m^2/g であった。

【0052】実施例 4

$\text{LiOH} \cdot \text{H}_2\text{O}$ 、 Ni(OH)_2 、 Mn_2O_3 及び Co(OH)_2 を $\text{Li} : \text{Ni} : \text{Mn} : \text{Co} = 1.05 : 0.45 : 0.45 : 0.10$ (原子比) となるように混合してスラリーを調製した以外は、実施例 1 と同様にしてリチウムニッケルマンガン複合酸化物を得た。

【0053】スラリーの初期粘度は 820 mPa · s であった。得られた複合酸化物は平均粒径 5.8 μm 、最大粒径 15 μm であり、ほぼ球状の形状を有する粒子であった。このものは粉末 X 線回折により菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物の構造を有していることが確認された。200 回タップした後の粉体充填密度 (タップ密度) 1.0 g/cc であり、BET 法比表面積は 3.4 m^2/g であった。

【0054】実施例 5

ニッケル原料として NiO を用いた以外は実施例 1 と同

(9) 開2003-34538 (P2003-34538A)

様にして、リチウムニッケルマンガン複合酸化物を得た。スラリーの初期粘度は190 mPa·sであった。得られた複合酸化物は平均粒径7.1 μm、最大粒径20 μmであり、ほぼ球状の形状を有する粒子であった。このものは粉末X線回折により菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物の構造を有していることが確認された。200回タップした後の粉末充填密度（タップ密度）は1.1 g/ccであり、BET法比表面積は2.8 m²/gであった。

【0055】比較例1

最大粒径20 μm以下のLiOH·H₂O、平均粒径0.55 μmのNiO及び平均粒径4.4 μmのMn₂O₃を、Li:Ni:Mn=1.05:0.5:0.5（原子比）となるように混合し、これを適当な容器に入れて手でよく振動させて混合した後、900°Cで10時間空気中で焼成した。得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物の粉末X線回折を測定したところ、菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物単一相ではないことが確認された。

【0056】比較例2

比較例1で用いたのと同じLiOH·H₂O、NiO及びMn₂O₃並びに平均粒径7.9 μmのCo(OH)₂を、Li:Ni:Mn:Co=1.05:0.65:0.15:0.20（原子比）となるように混合し、これを適当な容器に入れて手でよく振動させて混合した後、850°Cで10時間空気中で焼成した。

【0057】得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物の粉末X線回折を測定したところ、菱面体晶の層状リチウムニッケルマンガン複合酸化物単一相ではないことが確認された。

電池評価試験（1）

以下の方法で、本発明の実施例及び比較例で得られたりチウムニッケルマンガン複合酸化物の正極活物質としての評価を行った。

【0058】A. 正極の作製

実施例及び比較例で得られたリチウムニッケルマンガン複合酸化物を7.5重量部、アセチレンブラック2.0重量部、及びポリテトラフルオロエチレンパウダー5重量部を乳鉢で十分混合し、薄くシート状にしたもの9 mmのポンチを用いて打ち抜いた。得られたものの重量は約8mgであった。これをアルミニウムのエキスバンドメタルに圧着して正極とした。

【0059】B. リチウム金属を対極とする電池の作製と特性試験

コイン型セルに9mmのポンチで打ち抜いた正極を入れ、その上に厚さ25 μmの多孔性ポリエチレンフィルム（セパレータ）を置き、更にその上にリチウム金属（負極）のせた。これに非水電解液（エチレンカーボネートとジエチルカーボネートの3:7（容量比）混合溶媒に、六フッ化リチウム（LiPF₆）を1モル/Lとな

るよう溶解したもの）を加え、更に厚み調整用のスペーサをのせたのち、ポリプロピレン製ガスケットを介して蓋をかしめて電池とした。

【0060】この電池について、0.2 mA/cm²で4.2V又は4.3Vまで定電流充電を行い、次いで3.0Vまで0.2 mA/cm²で定電流放電を行った。このときの放電容量Q_s (mAh/g)と充電容量Q_c (mAh/g)に対する放電容量の比(E%)とを表1に示す。また、この充放電に引続いて、4.3V-3.0Vの定電流充放電を、充電は毎回0.2 mA/cm²一定で行い、放電を0.5 mA/cm²、1 mA/cm²、3 mA/cm²、5 mA/cm²、7 mA/cm²、9 mA/cm²及び11 mA/cm²と1回毎に順次電流値を高めて行った。最後の11 mA/cm²で定電流放電したときの放電容量Q_a (mAh/g)を表1に示す。

【0061】電池評価試験（2）

A. 正極の作製

電池評価試験（1）におけると同様にして作製した。ただしポンチは1.2 mmのものを用いた。得られたものの重量は約1.8 mgであった。

B. 負極の作製

粒径約8~10 μmの黒鉛粉末（d₁₀=3.35 Å）9.2.5重量部と、ポリフッ化ビニリデン7.5重量部とを混合し、これにN-メチルピロリドンを加えてスラリーとした。厚さ20 μmの銅箔の片面にこのスラリーを塗布し、乾燥させた。これを1.2 mmのポンチで打ち抜き、更に0.5 ton/cm²でプレス処理して負極とした。

【0062】C. 電池の作製

電池評価試験（1）におけると同様にして電池を作製した。なお、正極活物質の重量と負極活物質との重量比は、電池評価試験（1）で測定した正極の充電容量Q_s (mAh/g)に対して負極の充電容量が1.2倍となるようにした。負極の充電容量は、この負極と対極としてのリチウム金属とで電池評価試験（1）におけると同様にして電池を作製し、0Vまで0.2 mA/cm²で定電流放電を行った際の、負極活物質単位重量当たりの初期充電容量に基づいて算出した。

【0063】D. サイクル試験

室温下、0.2C（1Cは1時間電流値であり、1C (mA)=Q_s×正極活物質重量で算出される）の定電流で、2サイクルの充放電を行い、次いで1Cの定電流で1サイクルの充放電を行った。引続いて50°Cの下で0.2Cの定電流で1サイクルの充放電を行い、次いで1Cの定電流で100サイクルの充放電を行った。充放電の下限は3.0V、上限は4.1V又は4.2Vとした。50°C、1Cの定電流での100サイクルの充放電の1サイクル目の放電容量に対する100サイクル目の放電容量の比をP（%）として表1に示す。

(10) 2003-34538 (P2003-34538A)

【0064】

【表1】

表1

	複合酸化物組成	レート試験				サイクル試験	
		測定電圧範囲	放電容量Qs (mAh/g)	放電容量Qa (mAh/g)	放電容量比E (%)	測定電圧範囲	放電容量比P (%)
実施例 1	Li _{1.0} Ni _{0.1} Mn _{0.1}	4.3V-3.0V	152.8	93.0	92.5	4.2V-3.0V	87.2
実施例 2	Li _{1.0} Ni _{0.11} Mn _{0.11} Co _{0.10}	4.2V-3.0V	165.4	115.7	88.0	4.1V-3.0V	88.7
実施例 3	Li _{1.0} Ni _{0.11} Mn _{0.11} Al _{0.10}	4.3V-3.0V	141.7	70.0	89.3	4.2V-3.0V	89.8
実施例 4	Li _{1.0} Ni _{0.11} Mn _{0.11} Co _{0.10}	4.3V-3.0V	156.6	80.0	88.9	4.2V-3.0V	91.0
比較例 1	Li _{1.0} Ni _{0.1} Mn _{0.1}	4.3V-3.0V	98.0	52.9	79.5	—	—
比較例 2	Li _{1.0} Ni _{0.11} Mn _{0.11} Co _{0.10}	4.2V-3.0V	144.6	99.9	88.0	—	—

フロントページの続き

F ターム(参考) 4G048 AA04 AB01 AB02 AC06 AD04
AE05 AE06 AE08

5H029 AJ01 AJ14 AK03 AL02 AL03
AL06 AL07 AL08 AL12 AM02
AM03 AM04 AM05 AM07 AM16
CJ02 CJ08 EJ04 EJ12 HJ02
HJ05

5H050 AA01 AA19 BA16 BA17 CA09
CB02 CB03 CB07 CB08 CB09
CB12 EA10 EA24 GA02 GA05
GA10 HA02 HA05